PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

11-191549

(43)Date of publication of application: 13.07.1999

(51)Int.CI.

H01L 21/304

(21)Application number : 09-358323

(71)Applicant: DAINIPPON SCREEN MFG CO LTD

(22)Date of filing:

25.12.1997

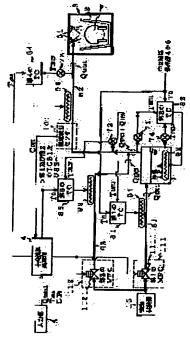
(72)Inventor: MURAOKA YUSUKE

(54) SUBSTRATE TREATMENT DEVICE

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To perform a desired treatment on a substrate using treatment vapor by accurately controlling the concentration of the treatment vapor contained in the treatment gas to be fed to the substrate.

SOLUTION: A central processing part 4 sets flow rates QMFC1 and QMFC2 of first piping 61 and third piping 63, and also it sets the concentration of isopropyl alcohol (IPA) vapor in the treatment gas discharged to a substrate W. The QMFC1 is feedback controlled, based on the result of detection of a concentration detection sensor 101 to obtain a constant concentration of CIPA. Lequid form IPA is heated at a constant temperature T0 in an evaporation tank 1, and IPA vapor is produced. Furthermore, nitrogen gas which is heated at the constant temperature T0 is introduced into the evaporation tank 1, treatment gas is produced, and is sent to the second piping 6. This treatment gas is diluted on the way by the nitrogen gas introduced by the



third piping 63, and then is heated at a constant temperature Tgas, and discharged to the substrate W.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

07.02.2002

[Date of sending the examiner's decision of

19.11.2004

rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration?

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision 2004-25935

of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

20.12.2004

(19)日本国特許庁 (JP) (12)公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開平11-191549

(43)公開日 平成11年(1999)7月13日

(51) Int. Cl. 6 H01L 21/304

識別記号

651

FΙ

H01L 21/304

651

H

審査請求 未請求 請求項の数6 OL (全13頁)

(21)出願番号

特願平9-358323

(22)出願日

平成9年(1997)12月25日

(71)出願人 000207551

大日本スクリーン製造株式会社

京都府京都市上京区堀川通寺之内上る4丁

目天神北町1番地の1

(72)発明者 村岡 祐介

滋賀県野洲郡野洲町大字三上字ロノ川原24

26番1 大日本スクリーン製造株式会社野

洲事業所内

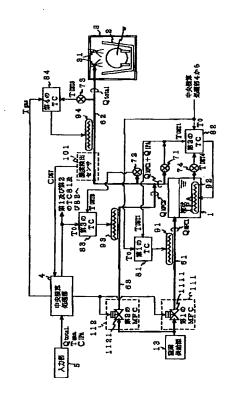
(74)代理人 弁理士 小笠原 史朗

(54) 【発明の名称】 基板処理装置

(57)【要約】

【課題】 基板に供給される処理ガス内に含まれる処理 蒸気の濃度を正確に制御し、当該処理蒸気によって基板 に対して所望の処理を施すことができる基板処理装置を 提供することである。

【解決手段】 中央演算処理部4は、第1の配管61及 び第3の配管63の流量Qμρc1及びQμρc2を設定し、基 板Wに対して吐出される処理ガス内のIPA蒸気の濃度 を設定する。以降、少なくともQuectは、一定濃度C 1PA が得られるように、濃度検出センサ101の検出結 果に基づいてフィードバック制御される。 蒸発槽 1 内で は、液状IPAが一定温度T。で加熱されて、IPA蒸 気が生成される。さらに、蒸発槽1内には、一定温度T 。で加熱された窒素ガスが導入され、処理ガスが生成さ れ、第2の配管62に送出される。この処理ガスは、途 中で第3の配管63により導かれてくる窒素ガスにより 希釈された後、一定温度 T... で加熱されて基板Wに対 して吐出される。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 所定の処理蒸気とキャリアガスとが混合 されて生成される処理ガスを、内部に収容された基板に 供給し、当該処理蒸気に基づく所定の基板処理を当該基 板に対して実行する基板処理装置であって、

外部から供給されるキャリアガスを導く第1の配管と、 予め貯留している処理液を加熱して前記処理蒸気を内部 で生成し、前記第1の配管からキャリアガスが供給され た場合には、内部の処理蒸気とキャリアガスとを混合し て前記処理ガスを生成し、送出する蒸発槽と、

前記蒸発槽から送出される処理ガスを導く第2の配管 と、

前記第2の配管により導かれる処理ガスを前記基板に吐 出して供給する吐出部と、

前記第2の配管に介設されており、前記蒸発槽から送出 された処理ガスの温度又は当該処理ガス内に含まれる処 理蒸気の濃度を検出する第1の検出部と、

前記第1の検出部による検出結果に基づいて、前記蒸発 槽内で前記処理液が加熱される温度、前記第1の配管に よって導かれるキャリアガスの温度、及び当該第1の配 20 管によって導かれるキャリアガスの流量の内、少なくと も一つを制御する制御部とを備える、基板処理装置。

【請求項2】 前記蒸発槽で生成された処理ガスを希釈 するために、外部から供給されるキャリアガスを前記第 2の配管へと導く第3の配管をさらに備え、

前記制御部は、前記第1の検出部による検出結果に基づ いて、前記蒸発槽内で前記処理液が加熱される温度、前 記第1の配管によって導かれるキャリアガスの温度、当 該第1の配管によって導かれるキャリアガスの流量、前 記第3の配管によって導かれるキャリアガスの温度、及 30 び当該第3の配管によって導かれるキャリアガスの流量 の内、少なくとも一つを制御することを特徴とする、請 求項1に記載の基板処理装置。

【請求項3】 前記第3の配管は、前記第1の検出部と 前記吐出部との間で前記第2の配管と接続されており、 当該接続箇所において、前記蒸発槽内で生成された処理 ガスを自身が導くキャリアガスで希釈し、

前記接続箇所と前記吐出部との間で前記第2の配管に介 設されており、当該接続箇所において希釈された処理ガ スの温度、又は当該処理ガス内に含まれる処理蒸気の濃 40 度を検出する第2の検出部をさらに備え、

前記制御部はさらに、前記第1又は第2の検出部による 検出結果に基づいて、前記蒸発槽内で前記処理液が加熱 される温度、前記第1の配管によって導かれるキャリア ガスの温度、当該第1の配管によって導かれるキャリア ガスの流量、前記第3の配管によって導かれるキャリア ガスの温度、又は当該第3の配管によって導かれるキャ リアガスの流量の内、少なくとも一つを制御することを 特徴とする、請求項2に記載の基板処理装置。

【請求項4】 前記第2の検出部による検出結果に基づ 50

いて、前記吐出部から吐出される処理ガスの温度を制御 する処理ガス温度制御部をさらに備える、請求項3に記 載の基板処理装置。

【請求項5】 所定の処理蒸気とキャリアガスとが混合 されて生成される処理ガスを、内部に収容された基板に 供給し、当該処理蒸気に基づく所定の基板処理を当該基 板に対して実行する基板処理装置であって、

外部から供給されるキャリアガスを導く第1の配管と、 予め貯留している処理液を加熱して前記処理蒸気を内部 で生成し、前記第1の配管によって導かれてくるキャリ 10 アガスが供給された場合には、内部の処理蒸気とキャリ アガスとを混合して前記処理ガスを生成し、送出する蒸 発槽と、

前記蒸発槽から送出された処理ガスを導く第2の配管 と、

前記第2の配管により導かれる処理ガスを前記基板に吐 出して供給する吐出部と、

前記第2の配管に介設されており、前記蒸発槽から送出 された処理ガスの温度を検出する第1の温度検出部と、 前記第1の温度検出部と前記吐出部との間で前記第2の

配管と接続されており、外部から供給されるキャリアガ スを導いて、当該接続箇所において前記蒸発槽内で生成 された処理ガスを自身が導くキャリアガスで希釈する第 3の配管と、

前記接続箇所と前記吐出部との間で前記第2の配管に介 設されており、当該接続箇所において希釈された処理ガ スの温度を検出する第2の温度検出部と、

前記第2の温度検出部と前記吐出部との間で前記第2の 配管に介設されており、当該第2の配管によって導かれ てくる希釈された処理ガス内に含まれる処理蒸気の濃度 を検出する濃度検出部と、

前記第1の温度検出部、前記第2の温度検出部又は前記 濃度検出部による検出結果に基づいて、前記蒸発槽内で 前記処理液が加熱される温度、前記第1の配管によって 導かれるキャリアガスの温度、当該第1の配管によって 導かれるキャリアガスの流量、前記第3の配管によって 導かれるキャリアガスの温度、及び当該第3の配管によ って導かれるキャリアガスの流量の内、少なくとも一つ を制御することを特徴とする、基板処理装置。

【請求項6】 前記第2の温度検出部による検出結果に 基づいて、前記吐出部から吐出される処理ガスの温度を 制御する処理ガス温度制御部をさらに備える、請求項5 に記載の基板処理装置。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、基板処理装置に関 し、より特定的には、半導体デバイス製造プロセス、液 晶ディスプレイ製造プロセス、電子部品関連製造プロセ ス等において、シリコンウェハ、FPD (Flat P

anel Display) 用基板、フォトマスク用ガ

ラス基板、電子部品等の各種基板に対して処理ガスを供 給して基板を処理する基板処理装置に関する。

[0002]

【従来の技術】従来の基板処理装置としては、例えば、 「特開平8-141526号」公報に開示されたものが 知られている。この従来の基板処理装置では、処理槽 は、所定の間隔を開けてかつ平行に配列するよう複数枚 の基板を収容する。その後、処理槽内には所定の薬液が 供給され、各基板は薬液中に浸漬される。このようにし て、基板処理装置では薬液処理が行われる。薬液処理が 10 終了すると、基板処理装置は、薬液が貯留されている処 理槽に純水を当該処理槽の下方から供給して、当該薬液 と純水の混合液を処理槽の上部からオーバーフローさせ る。基板処理装置が処理槽に純水を供給し続けると、や がて処理槽内は完全に純水に置換される。基板処理装置 は、処理槽内が純水に置換された後も、処理槽に純水を 供給し続けて処理槽からオーバーフローさせ、当該処理 槽内の各基板を洗浄する。このようにして、基板処理装 置では洗浄処理が行われる。洗浄処理が終了すると、基 板処理装置は、純水が貯留されている処理槽から純水を 20 排出させた後、IPA(イソプロピルアルコール)蒸気 (厳密には I P A蒸気と窒素ガスとの混合ガス) を処理 槽内に供給して各基板に当該 I P A 蒸気を吹き付ける。 IPA蒸気は、各基板表面上に付着している純水の液滴 と置換した後、蒸発する。その結果、各基板の表面に液 滴を残すことなく当該各基板は十分に乾燥する。このよ うにして、基板処理装置では乾燥処理が行われる。

【0003】上述したように、IPA蒸気は、基板を乾 燥させるために処理槽内に供給される。そのため、一般 的な基板処理装置には、図4に示すような IPA蒸気の 30 供給機構が設けられる。図4において、この供給機構 は、蒸発槽41と窒素供給源42とが配管43により接 続されており、当該蒸発槽41はさらに、処理槽44と 配管45によって接続されている。蒸発槽41内には液 状のIPAが貯留されており、当該蒸発槽41に設けら れているヒータ411により加熱される。その結果、液 状のIPAは蒸発し、これによって、蒸発槽41内でI PA蒸気が生成される。また、この蒸発槽41には、配 管43を通じて、窒素供給源42から送出された窒素ガ スが導入される。これによって、蒸発槽41内では、窒 40 素ガスとIPA蒸気との混合ガス(以下、処理ガスと称 す)が生成され、当該処理ガスが配管45を通じて処理 槽44に供給される。つまり、IPA蒸気は、窒素ガス をキャリアガスとして処理槽44に供給される。

【0004】ところで、この処理ガス内のIPA蒸気は、基板表面上の液滴を乾燥させることから、その濃度は適切に制御される必要がある。図4に示す供給機構では、温度センサ461が蒸発槽41内の液状IPAの温度Tを検出し、液温制御部46が、この検出された温度Tに基づいて、ヒータ411による当該液状IPAの加

熱温度を制御していた。つまり、処理ガス内のIPA蒸気の濃度は、液状のIPAの飽和蒸気圧に基づいて制御されていた。

[0005]

【発明が解決しようとする課題】蒸発槽41内でIPA 蒸気と窒素ガスとが混合されるが、この時、常温の窒素 ガスが蒸発槽41に供給される。そのため、蒸発槽41 内のIPA蒸気の温度は低下する。その結果、IPAの 飽和蒸気圧も変化するため、生成される処理ガス中のI PA蒸気の濃度は変化する。したがって、従来のよう に、液温制御部46が、蒸発槽41内の液状IPAの温 度を検出しても、処理ガス中のIPA蒸気の濃度を正確 に検出することはできない。その結果、従来の基板処理 装置は、上述した基板乾燥処理を正確に制御することが できなくなり、そのオペレータが期待するような基板乾 燥処理を基板に施せないという問題点があった。

【0006】なお、上述した課題は、IPA蒸気に関して具体的に説明した。しかしながら、半導体デバイス等の各製造工程では、IPA蒸気だけでなく有機溶剤蒸気や水蒸気等もまた処理蒸気として用いられる。これら処理蒸気もまたキャリアガスと混合された上で処理ガスとして用いられるので、その処理蒸気の濃度もまた正確に制御される必要がある。

【0007】それ故に、本発明の目的は、基板に供給される処理ガス内に含まれる処理蒸気の濃度を正確に制御し、当該処理蒸気によって基板に対して所望の処理を施すことができる基板処理装置を提供することである。

[0008]

【課題を解決するための手段および発明の効果】第1の 発明は、所定の処理蒸気とキャリアガスとが混合されて 生成される処理ガスを、内部に収容された基板に供給 し、当該処理蒸気に基づく所定の基板処理を当該基板に 対して実行する基板処理装置であって、外部から供給さ れるキャリアガスを導く第1の配管と、予め貯留してい る処理液を加熱して処理蒸気を内部で生成し、第1の配 管からキャリアガスが供給された場合には、内部の処理 蒸気とキャリアガスとを混合して処理ガスを生成し、送 出する蒸発槽と、蒸発槽から送出される処理ガスを導く 第2の配管と、第2の配管により導かれる処理ガスを基 板に吐出して供給する吐出部と、第2の配管に介設され ており、蒸発槽から送出された処理ガスの温度又は当該 処理ガス内に含まれる処理蒸気の濃度を検出する第1の 検出部と、第1の検出部による検出結果に基づいて、蒸 発槽内で処理液が加熱される温度、第1の配管によって 導かれるキャリアガスの温度、及び当該第1の配管によ って導かれるキャリアガスの流量の内、少なくとも一つ を制御する制御部とを備える。

は、温度センサ461が蒸発槽41内の液状IPAの温 度Tを検出し、液温制御部46が、この検出された温度 Tに基づいて、ヒータ411による当該液状IPAの加 50 処理蒸気の濃度を直接的に検出し、自身の検出結果を制

御部にフィードバックできる。そのため、第1の発明 は、蒸発槽内で処理液が加熱される温度、第1の配管に よって導かれるキャリアガスの温度、及び当該第1の配 **管によって導かれるキャリアガスの流量を正確に制御で** き、その結果、基板に対して所望の基板処理を施すこと ができる。

【0010】第2の発明は、第1の発明において、蒸発 槽で生成された処理ガスを希釈するために、外部から供 給されるキャリアガスを第2の配管へと導く第3の配管 をさらに備え、制御部は、第1の検出部による検出結果 10 に基づいて、蒸発槽内で処理液が加熱される温度、第1 の配管によって導かれるキャリアガスの温度、当該第1 の配管によって導かれるキャリアガスの流量、第3の配 管によって導かれるキャリアガスの温度、及び当該第3 の配管によって導かれるキャリアガスの流量の内、少な くとも一つを制御することを特徴とする。

【0011】第2の発明によれば、処理ガス内の処理蒸 気の濃度を変更するためには、この第1の配管及び第2 の配管の流量を制御すればよく、従来のように熱容量が 大きい処理液の温度を変更する必要はない。これによっ 20 て、本基板処理装置は、処理ガス内の処理蒸気の濃度を 迅速にかつ正確に変更することができる。また、処理液 の蒸発の条件を変更する必要をなくすことができるた め、処理ガスの流量を一定に保ちつつ処理ガス内の処理 蒸気の濃度を容易に変更できたり、処理ガス内の処理蒸 気の濃度を一定に保ちつつ処理ガスの流量を容易に変更 できたりする。また、第1の発明によれば、蒸発槽内で 生成される処理ガスは飽和蒸気であるため、結露しやす い。そこで、第2の発明では、キャリアガスはさらに第 3の配管によっても導かれ、蒸発槽で生成された処理ガ スを希釈する。これによって、第2の配管によって導か れる処理ガスは結露しにくくなる。さらに、この第3の 配管によって導かれるキャリアガスの温度や、当該第3 の配管によって導かれるキャリアガスの流量を制御する ことにより、第2の配管内を導かれる処理ガス内の処理 蒸気は所望の濃度を常に有するように制御できるため、 本基板処理装置は、基板に対して所望の基板処理を施す ことができる。

【0012】第3の発明は、第2の発明において、第3 の配管は、第1の検出部と吐出部との間で第2の配管と 40 接続されており、当該接続箇所において、蒸発槽内で生 成された処理ガスを自身が導くキャリアガスで希釈し、 接続箇所と吐出部との間で第2の配管に介設されてお り、当該接続箇所において希釈された処理ガスの温度、 又は当該処理ガス内に含まれる処理蒸気の濃度を検出す る第2の検出部をさらに備え、制御部は、第1の検出部 又は第2の検出部による検出結果に基づいて、蒸発槽内 で処理液が加熱される温度、第1の配管によって導かれ るキャリアガスの温度、当該第1の配管によって導かれ るキャリアガスの流量、第3の配管によって導かれるキ 50

ャリアガスの温度、及び当該第3の配管によって導かれ るキャリアガスの流量の内、少なくとも一つを制御する ことを特徴とする。

【0013】第3の発明では、第2の配管上の2箇所 で、つまり、第1の検出部及び第2の検出部で、当該第 2の配管上を導かれる処理ガスの温度、又は当該処理ガ ス内に含まれる処理蒸気の濃度が検出される。制御部 は、2個の検出結果を用いることができるので、蒸発槽 内で処理液が加熱される温度、第1の配管によって導か れるキャリアガスの温度、及び当該第1の配管によって 導かれるキャリアガスの流量、第3の配管によって導か れるキャリアガスの温度、及び当該第3の配管によって 導かれるキャリアガスの流量をより適切にフィードバッ ク制御することができ、基板に対してより好適な基板処 理を施すことができる。

【0014】第4の発明は、第3の発明において、第2 の検出部による検出結果に基づいて、吐出部から吐出さ れる処理ガスの温度を制御する処理ガス温度制御部をさ らに備える。第4の発明では、吐出部の直前において処 理ガスの温度が制御されるので、基板に対して所望の温 度を有する処理ガスを供給することができる。これによ って、本基板処理装置は、基板に対してより好適な基板 処理を施すことができる。

【0015】第5の発明は、所定の処理蒸気とキャリア ガスとが混合されて生成される処理ガスを、内部に収容 された基板に供給し、当該処理蒸気によって所定の基板 処理を当該基板に対して実行する基板処理装置であっ て、外部から供給されるキャリアガスを導く第1の配管 と、予め貯留している処理液を加熱して処理蒸気を内部 で生成し、第1の配管によって導かれてくるキャリアガ スが供給された場合には、生成した当該処理蒸気と、導 かれてきた当該キャリアガスとを混合して処理ガスを生 成する蒸発槽と、蒸発槽で生成された処理ガスを導く第 2の配管と、第2の配管により導かれてくる処理ガスを 基板に吐出して供給する吐出部と、第2の配管に介設さ れており、蒸発槽から送り出され、第2の配管によって 導かれる処理ガスの温度を検出する第1の温度検出部 と、第1の温度検出部と吐出部との間で第2の配管と接 続されており、外部から供給されるキャリアガスを導い て、当該接続箇所において蒸発槽内で生成された処理ガ スを自身が導くキャリアガスで希釈する第3の配管と、 接続箇所と吐出部との間で第2の配管に介設されてお り、当該接続箇所において希釈された処理ガスの温度を 検出する第2の温度検出部と、第2の温度検出部と吐出 部との間で第2の配管に介設されており、当該第2の配 管によって導かれてくる希釈された処理ガス内に含まれ る処理蒸気の濃度を検出する濃度検出部と、第1の温度 検出部、第2の温度検出部又は濃度検出部による検出結 果に基づいて、蒸発槽内で処理液が加熱される温度、第 1の配管によって導かれるキャリアガスの温度、当該第

1の配管によって導かれるキャリアガスの流量、第3の配管によって導かれるキャリアガスの温度、及び当該第3の配管によって導かれるキャリアガスの流量の内、少なくとも一つを制御することを特徴とする。

【0016】第5の発明では、第1の温度検出部は、蒸発槽から送り出された処理ガスの温度を直接的に検出し、その検出結果を制御部にフィードバックする。第2の温度検出部は、接続箇所において希釈された処理ガスの温度を直接的に検出し、その検出結果を制御部にフィードバックする。さらに、濃度検出部は、この希釈され 10た処理ガス内に含まれる処理蒸気の濃度を直接的に検出し、その検出結果を制御部にフィードバックする。そのため、第5の発明は、蒸発槽内で処理液が加熱される温度、第1の配管によって導かれるキャリアガスの温度、当該第1の配管によって導かれるキャリアガスの温度、及び当該第3の配管によって導かれるキャリアガスの温度、及び当該第3の配管によって導かれるキャリアガスの温度を正確に制御でき、その結果、基板に対して所望の基板処理を施すことができる。

【0017】第6の発明は、第5の発明において、第2 20 の温度検出部による検出結果に基づいて、吐出部から吐出される処理ガスの温度を制御する処理ガス温度制御部をさらに備える。第6の発明では、吐出部の直前において処理ガスの温度が制御されるので、基板に対して所望の温度を有する処理ガスを供給することができる。これによって、本基板処理装置は、基板に対してより好適な基板処理を施すことができる。

[0018]

【発明の実施の形態】図1は、本発明の一実施形態に係る基板処理装置の構成を示す図である。図1において、30基板処理装置は、蒸発槽1と、処理槽2を収容するチャンパ3と、中央演算処理部4と、入力部5と、第1~第3の配管61~63と、第1~第4の温度センサ71~74と、第1~第4の温度制御部81~84と、第1~第4のヒータ91~94と、濃度検出センサ101と、第1及び第2のマスフローコントローラ111及び112とを備える。なお、以下の説明では、第1~第4の温度制御部81~84は、第1~第4のTC(Temperature Controller)81~84と称し、第1及び第2のマスフローコントローラ111及び40112は、第1及び第2のMFC(Mass Flow

Controller) 111及び112と称することとする。また、基板処理装置の外部には、窒素供給源13が設置される。次に、基板処理装置が備える各部をより具体的に説明する。

【0019】まず、窒素供給源13は、窒素ガスを内部に貯留している。この窒素ガスは、典型的な基板処理工程では、チャンバ3をパージしたり、配管をウォームアップしたりする等様々な用途に用いられるが、本基板処理装置では、主として、キャリアガスとして用いられ

る。また、この窒素供給源13は、第1の配管61の一 方端と接続されており、外部から加圧されることによ り、内部に貯留している窒素ガスを、当該第1の配管6 1に送出する。

【0020】第1の配管61は、まず、窒素供給源13から送り込まれた窒素ガスを2分岐する。2分岐された一方の窒素ガスは、第3の配管63(後述)によって導かれる。他方の窒素ガスは、そのまま第1の配管61によって導かれ、当該第1の配管61の他方端に接続されている蒸発槽1(後述)に供給される。この第1の配管61には第1のMFC111が介設される。第1のMFC111は、後述するような中央演算処理部4の制御下で、内部のコントロールバルブ111を制御し、第1の配管61に導かれる窒素ガスの流量を所定流量Questに調節する。また、第1の配管61の他方端近傍には、後述するような第1のTC81の制御下で、第1の配管61内を導かれる窒素ガスを加熱する第1のヒータ91が設置されている。

【0021】蒸発槽1には、液状のIPAまたはその他 の処理液が予め貯留されており、さらに、後述するよう な第2のTC82の制御下で、液状IPAを加熱する第 2のヒータ92が設けられている。さらに、蒸発槽1に は、液状IPAの実際の温度を測定して、その測定結果 をT, として第2のTC82に出力する第4の温度セ ンサ74が設けられている。第2のヒータ92による加 熱の結果、蒸発槽1内では液状IPAが蒸発する。ま た、この蒸発槽1には、第1の配管61を通じて窒素ガ ス(流量Q***;、)が供給される。その結果、蒸発槽1内 では、IPAの蒸気と窒素ガスとの混合ガス(以下、処 30 理ガスと称す)が生成される。さらに、この蒸発槽1 は、第2の配管62の一方端と接続されており、内部で 生成した処理ガスを、当該第2の配管62に送出する。 この第2の配管62に送出される処理ガスの流量は、I PAの蒸気の流量をQipa とすると、Queci+Qipa と なる。

【0022】上述したように、第3の配管63は、その一方端が第1の配管61と接続されており、2分岐された一方の窒素ガスを導く。この第3の配管63の他方端は、第2の配管62と接続される。この第3の配管63には第2のMFC112が介設される。第2のMFC112は、後述するような中央演算処理部4の制御下で、内部のコントロールバルブ1121を制御し、第3の配管63に導かれる窒素ガスの流量を所定流量Qurezに調節する。また、第3の配管63の他方端近傍には、後述するような第3のTC83の制御下で、第3の配管63内を導かれる窒素ガスを加熱する第3のヒータ93が設置されている。

【0023】第2の配管62は、その他方端がチャンバ 3内の2個の吐出管31(後述)と接続されており、当 該吐出管31から吐出されるべき処理ガスを導く。ま

ず、この第2の配管62の一方端近傍(蒸発槽1の近 傍)には、蒸発槽1から送出された直後の処理ガスが有 する実際の温度を測定して、その測定結果をTperlとし て第1及び第2のTC81及び82に出力する第1の温 度センサ71が設置される。このT_{DET}は、第1及び第 2のTC81及び82が第1及び第2のヒータ91及び 92の温度を制御する時に用いられる。さらに、この第 2の配管62の一方端近傍には第3の配管63が接続さ れる。この接続箇所において、蒸発槽 1 から送出された 処理ガスは、第3の配管63によって導かれてくる窒素 ガスによって希釈され、希釈された処理ガスの流量 (以 下、総流量と称す)は、 $Q_{MPC1} + Q_{MPC2} + Q_{1PA} = Q$ となる。ところで、処理槽1から送出された直後 の処理ガスは、飽和蒸気であり結露しやすいが、第3の 配管63を導かれてくる窒素ガスにより希釈されること により、当該処理ガスに含まれるIPA蒸気は結露しに くくなる。なお、IPA蒸気の結露を防止するという観 点からは、第3の配管63は、可能な限り蒸発槽1と近 い箇所で第2の配管62と接続されることが好ましい。

【0024】また、第2及び第3の配管62及び63の 20 接続箇所の近傍には、当該接続箇所で希釈された処理ガ スが有する実際の温度を測定し、その測定結果をTperz として第3のTC83に出力する第2の温度センサ72 が設置される。このToerzは、第3のTC83が第3の ヒータ93の温度を制御する時に用いられる。また、第 2の配管62の他方端近傍(チャンバ3の近傍)には、 希釈された処理ガス内に含まれるIPA蒸気の実際の濃 度を測定して、その測定結果をCos, として中央演算処 理部4に出力する濃度検出センサ101が介設される。 このC_{DET} は、中央演算処理部4が第1及び第2のMF 30 C111及び112の流量を制御する時に用いられる。 この濃度検出センサ101は、典型的には光学式又は燃 焼式のものが用いられる。また、第2の配管62の他方 端近傍には、後述するような第4のTC84の制御下 で、希釈された処理ガスを加熱する第4のヒータ94 と、当該第4のヒータ94により加熱された処理ガスが 有する実際の温度を測定して、その測定結果をTpgtage して第4のTC84に出力する第3の温度センサ73と が設置される。この T, ε, , は、第4の T C 8 4 が 第4 の ヒータ94を制御する時に用いられる。

【0025】この第2の配管62を導かれる希釈された処理ガスは、最終的にチャンバ3内に導入される。このチャンバ3は、前述したように処理槽2を内部に収容しており、さらに複数の吐出口(図示せず)を備えた吐出管31を含んでいる。処理槽2は、各種工程からなる基板処理工程が施される基板Wを収容する。吐出管31は、上述したように第2の配管62の他方端と接続されており、希釈された処理ガスを処理槽2内の基板Wに対して複数の吐出口から吐出して供給する。

【0026】次に、中央演算処理部4について説明す

る。中央演算処理部4には、図2に示すように、CPU41と、ROM42と、RAM43と、インターフェイス部44とが通信可能に接続される。CPU41は、後述するようにして本基板処理装置の動作を統括的に制御する。ROM42には、本基板処理装置の動作のための制御プログラム421が格納されている。RAM43は、CPU41の動作のための作業領域として用いられる。インターフェイス部44は、中央演算処理部4の外部の、第1~第4のTC81~84、濃度検出センサ101、第1及び第2のMFC111及び112並びに入力部5と通信可能に接続される。入力部5は、ディスプレイやキーボード等を含んでおり、これによって、本基板処理装置のための制御パラメータがオペレータによって設定される。

【0027】以上のように構成される本基板処理装置の動作を、以下説明する。なお、以下の説明では、中央演算処理部4は、内部のCPU41がROM42内に予め格納される制御プログラム421に従って、RAM43を作業領域として用いて動作することを予め指摘しておく。

【0028】まず最初に、CPU41は、制御プログラ ム421に含まれており、上述の制御パラメータを設定 するための処理プログラム(いわゆる、レシピ)を起動 し、制御パラメータ設定のための画面を入力部5のディ スプレイに表示する。この表示に応答して、オペレータ は、入力部5のディスプレイ上に上述の画面が表示され ると、各種制御パラメータを設定しなければならない が、本実施形態に特に必要とされるものは、吐出管31 から吐出される処理ガスの総流量Q....、吐出管31 から吐出される処理ガスの温度T...及び処理ガス内に 含まれるIPAの濃度 Cira である。本基板処理装置 は、基板Wに供給する処理ガスの濃度及び温度を、3個 の制御パラメータQ....、、T...及びC,..、に基づい て調節することにより、当該基板Wに対してオペレータ の希望通りの基板処理を実行する。CPU41は、オペ レータにより設定された3個の制御パラメータを、入力 部5よりインターフェイス部44を介して受け取った 後、RAM43に格納する。その後、本基板処理装置に よる基板処理工程が開始される。この基板処理工程は、 大略的には、スタンパイ、薬液処理、基板洗浄処理及び 基板乾燥処理の工程に分けられるが、本基板処理装置の 特徴は基板乾燥処理工程に向けられている。そのため、 他の3工程については簡単に説明する。

【0029】基板処理が開始されると、中央演算処理部4のCPU41は、制御プログラム421に従ってスタンパイ工程を実行する。まず、CPU41は、制御プログラム421に予め設定されている一定の温度T。を、インターフェイス部44を介して、第1~第3のTC81~83に通知する。この一定温度T。は、蒸発槽1内50に貯留されている液状のIPAの飽和蒸気圧に関連し

て、適当な温度に選ばれる(例えば、66℃程度)。つ まり、一定温度T。が相対的に低い値であると、この飽 和蒸気圧も低くなり、後述する基板乾燥処理工程におい て蒸発槽1内で生成されるIPA蒸気の流量を確保しに くくなる。その結果、オペレータにより設定される処理 ガスの総流量Q、。、。」及びそれに含まれるIPAの濃度 C,,,が確保しにくくなるという問題点が発生する。そ のため、一定温度 T。は、好ましくは、このような問題 点が発生しないような適当な温度に選ばれる。なお、本 実施形態は、説明の簡素化の観点から、制御プログラム 10 421にこの一定温度T。が予め設定されているとして 説明するが、当該一定温度T。は、オペレータにより入 力部5を通じて設定されるように、基板処理装置を構成 してもよい。

【0030】第1~第3のTC81~83は、CPU4 1により通知された一定温度 T。を内部に保持すると共 に、第1~第3のヒータ91~93の加熱温度を一定温 度T。に調節する。これによって、第1のヒータ91は 第1の配管61を一定温度T。で加熱し始め、第2のヒ ータ92は蒸発槽1内の液状IPAを一定温度T。で加 熱し始め、第3のヒータ93は第3の配管63を一定温 度T。で加熱し始める。このような加熱は、以降の一連 の基板処理工程の間中ずっと行われる。このスタンバイ 工程では、制御プログラム421に予め設定されている 微小流量Q。(例えば、10[1/min])の窒素ガ スが、第3の配管63及び第2の配管62内に導かれ る。この微小流量Q。の窒素ガスは、第3のヒータ93 によって加熱されるので、第2の配管62は加熱され る。これによって、後工程である基板乾燥処理工程で I PA蒸気を含む処理ガスが第2の配管62内を導かれて 30 も、当該IPA蒸気が結露しにくくなる。なお、このス タンバイ工程ではIPA蒸気が必要とされないので、微 小流量の窒素ガスは第1の配管61に導かれない。

【0031】次に、前工程が施された基板Wが搬送ロボ ット(図示せず)により処理槽2内の所定位置に収容さ れる。その後、薬液処理工程と基板洗浄処理工程とが所 定回数繰り返し実行される。より具体的には、各基板W が収容された処理槽2内に、所定の薬液(エッチング液 等)が供給され、各基板Wが薬液中に浸漬される。その 結果、当該各基板Wに対して薬液処理工程が実行され る。薬液処理工程が終了すると、各基板Wが収容された 処理槽2内に、洗浄液(純水等)が供給され、処理槽2 内に貯留されている薬液を洗浄液に置換して、各基板W を洗浄する。このようにしてな薬液処理工程及び基板洗 浄処理工程は必要な回数繰り返し行われる。なお、図1 には、薬液処理工程及び基板洗浄処理工程に必要となる 構成(例えば、薬液供給源、純水供給源、並びに薬液及 び純水供給のための配管)は、本基板処理装置の特徴的 な構成でないため、図示されていない。

は、必要に応じてチャンバ3内がパージされる。このパ ージのタイミングになると、制御プログラム421に予 め設定されている流量Q.(例えば、100[1/mi n]) の窒素ガスが、途中の第3のヒータ93によって 加熱された上で、第3の配管63及び第2の配管62内 に導かれる。この第2の配管62内を導かれる窒素ガス (流量Q₁) は最終的に吐出管31からチャンバ3内に 吐出され、これによってチャンバ3内はパージされる。

【0033】薬液処理工程及び基板洗浄処理工程が必要 な回数繰り返された後、基板処理装置は、基板乾燥処理 工程に移行し、現在処理槽2に貯留されている純水を処 理1槽の外部に排出すると同時に、蒸発槽1で生成され た処理ガスを処理槽2内の各基板Wに供給する。処理ガ ス内に含まれるIPAは、各基板表面上に残溜しようと する純水の液滴と置換した後、蒸発する。その結果、各 基板の表面に液滴を残すことなく当該各基板は十分に乾 燥する。このようにして、基板処理装置では基板乾燥処 理工程が行われる。この基板乾燥処理工程において、基 板処理装置は、以下のようにして、処理ガスの温度制御 及び濃度制御を実行する。

【0034】前述したように、現在、本基板処理装置の RAM43 (作業領域) には、総流量Q..... 、温度T ... 及び濃度 C,,, が格納されている。中央演算処理部 4のCPU41は、基板乾燥処理工程に必要な処理ガス を生成する場合、まず最初に、処理ガス内に含まれる I PA蒸気の濃度を初期設定するために、第1の配管61 に導かれる窒素ガスの流量Quren、及び第3の配管63 に導かれる窒素ガスの流量Queczを制御プログラム42 1に従って決定する。そのため、CPU41は、現在R AM43に格納されている総流量Q....、と濃度C,,, とをかけ算して、今回基板Wに供給する処理ガス内に含 まれていなければならないIPA蒸気の流量Q,,, を求 める。例えば、オペレータが、前述したレシピに従っ て、Q..... を100 [l/min] と、また濃度C rr を5%と設定したと仮定する。この仮定に従えば、 流量Q1px は5 [1/min]となる。

【0035】ところで、前述したように、蒸発槽1内の 液状 I PAは、一定温度 T。(本実施形態では、66 ℃)になるように加熱されている。液状IPAの飽和蒸 気圧は、温度に対して一義的な値を有している。今、こ の一定温度T。下におけるIPAの飽和蒸気圧をX。% とする。また、この液状IPAの飽和蒸気圧は、今回必 要なIPAの流量Q_{IPA} と、蒸発槽1内から送出された 処理ガスの流量(Qırcı + Qırx)との比で表せるので **次式(1)が成立し、Qurci は次式(2)により求ま** る。

 $X_0 = Q_{IPA} / (Q_{NFCI} + Q_{IPA}) \cdots (1)$ $Q_{\mu \rho c i} = Q_{i \rho A} \times (1 - X_0) / X_0 \cdots (2)$ ここで、液状IPAの飽和蒸気圧X。は、既知の物理量 【0032】この薬液処理工程及び基板洗浄処理工程で 50 であり、本実施形態では、制御プログラム421は、図

2に示すように、液状 I P A の温度 T。に対する飽和蒸 気圧X。の値が予め記載されたテーブル422(図3参 照)を予め含んでいる。今、このテーブル422に記載 されているように(図3参照)、飽和蒸気圧X。は、温 度T。=66℃では50%であると仮定する。なお、こ こで、この飽和蒸気圧X。は正しい値ではなく、説明の 簡素化の観点から、このような値を仮定していることを 注釈しておく。この仮定に従えば、上式 (2) より、Q

【0036】また、蒸発槽1から送出される処理ガス (流量Q_{1FC1} + Q_{1FA}) は、第2の配管62及び第3の 配管63の接続箇所において、当該第3の配管63によ り導かれる窒素ガス(流量Quecz)により希釈される。 故に、最終的に基板Wに供給される処理ガスの総流量Q は次式(3)で表されため、Quec2は次式(4) より求まる。

urciは5 [1/min]となる。

 $Q_{\text{total}} = Q_{\text{HFCl}} + Q_{\text{HFC2}} + Q_{\text{IPA}} \cdots (3)$ $Q_{\text{MFC2}} = Q_{\text{total}} - (Q_{\text{MFC1}} + Q_{\text{IPA}}) \cdots (4)$ 上述の仮定に従えば、上式(4)より、Quec2は90 [l/min]となる。

【0037】中央演算処理部4のCPU41は、上述の ようにして求めた流量Qurc, (本実施形態では5 [1/ min]) を、インターフェイス部44を介して第1の MFC111に通知し、また流量Queco(本実施形態で は90[1/min])をインターフェイス部44を介 して第2のMFC112に通知する。第1及び第2のM FC111及び112は、通知された流量 $Q_{\tt upc1}$ 及びQwfczに従って、第1及び第3の配管61及び63内で流 量Qwfc1及びQwfc2が得られるように内部のコントロー ルバルブ1111及び1121を開く。

【0038】その後、窒素供給源13は、所定流量であ って常温の窒素ガスを送出する。窒素供給源13から送 出された窒素ガスは、直後に2分岐されて、第1及び第 3の配管61及び63によって導かれる。まず、第1の 配管61内を導かれる窒素ガスは、第1のMFC111 によって流量Q***こに制御され、さらに第1のヒータ9 1により一定温度T。になるように加熱された後に、蒸 発槽1に導入される。蒸発槽1内には、前述したように IPA蒸気が発生している。IPA蒸気を生成している 蒸発槽1内に窒素ガス(キャリアガス)が導入される と、処理ガスつまりIPA蒸気と窒素ガスとの混合ガス が生成される。この生成された処理ガスは、蒸発槽1か ら第2の配管62に送出される。一方、第3の配管63 内を導かれる窒素ガスは、第2のMFC112によって 流量Qxxcxに制御され、さらに第3のヒータ93により 一定温度T。になるように加熱された後に、第2の配管 62に導入される。

【0039】よって、蒸発槽1から送出された処理ガス は、第3の配管63内を導かれてくる窒素ガスによっ

で希釈され、その結果、希釈された処理ガスの流量は、 $(Q_{\text{MFC}1} + Q_{\text{MFC}2} + Q_{\text{IPA}}) = Q_{\text{Colo}1}$ となり、また、 希釈された処理ガス内のIPA蒸気の濃度は、上述から も明らかなように、Qırx /(Qurci+Qurcz+ Q_{1 p A}) = C_{1 p A} となる。この希釈された処理ガスは、 第2の配管62内を吐出管31へと導かれていき、やが て、第4のヒータ94により温度T... に昇温された後 に、吐出管31から基板Wに供給される。その結果、基 板処理装置内では、上述した乾燥処理工程(ドレン乾 燥)が実行される。以上の説明からも明らかなように、 10 基板Wに供給される処理ガスの温度はT... であり、当 該処理ガス内に含まれるIPA蒸気の濃度はCıp』であ り、当該処理ガスの総流量はQ....である。これらは オペレータにより設定された制御パラメータそのもので ある。このように、本基板処理装置では、処理ガス内の IPA蒸気の濃度は、総流量に対する、第1及び第3の 配管61及び63の流量の比率により決まり、従来のよ うに蒸発槽内の液状IPAの温度では決まらない。この ように、本基板処理装置は、熱容量が大きい液状IPA 20 の蒸発条件を変更することなく処理ガス内のIPA蒸気 の濃度を制御できるので、迅速にオペレータの希望通り にIPA蒸気の濃度を制御することができる。

【0040】本基板処理装置では、処理ガスは、上述の ようにして生成され、吐出管31から基板Wに対して供 給される。さらに、本基板処理装置は、処理ガスを生成 している間中ずっと、当該基板Wに供給される処理ガス 内に含まれるIPA蒸気の濃度と、第1~第4のヒータ 91~94の加熱温度とを、以下のようにして制御して

30 【0041】まず、IPA蒸気の濃度制御について説明 する。前述したように、第2の配管62上には、濃度検 出センサ101が設けられている。この濃度検出センサ 101は、基板Wに対して供給される処理ガス内に含ま れるIPA蒸気の濃度を常時測定しており、その測定結 果をC, , として中央演算処理部4に出力する。中央演 算処理部4のCPU41(図2参照)は、インターフェ イス部44を介してCыг, を受け取る。また、中央演算 処理部4のRAM42には、オペレータにより設定され た今回必要な I P A の濃度である C_{1 P A} (目標値) が保 持されている。CPU42は、目標値であるC_{IPA} と実 際の濃度Cogo との間の偏差に基づいて、好ましくはP ID (Proportional-plus-inte gral-plus-derivative) 動作を実 行して、第1のMFC111の流量を微調整する。この ように、第1のMFC111の流量は、濃度検出センサ 101の測定結果Cogt に基づいてフィードバック制御 される。ここで、第1のMFC111の流量Quectを微 調整し、第2のMFC112の流量Quecaを微調整しな い場合、基板Wに供給される処理ガスの総流量Q.... て、第2の配管62と当該第3の配管63との接続箇所 50 は変化する。しかしながら、第1のMFC111の調整

30

50

量は微小であるため、第2のMFC112の流量Q_{FC2} を微調整して、常時一定の総流量Q..... を得る必要性 は少ない。ただし、一定の総流量Q.... を得ることが できるように、第2のMFC112の流量Q"çczも微調 整してもよい。このように、本基板処理装置は、IPA 蒸気の現在の濃度を直接測定し、その測定結果に基づい て、少なくとも第1のMFC111の流量Quectを微調 整するためにフィードバック制御している。これによっ て、オペレータの希望通りの基板乾燥処理を基板Wに対 して施すことができる。

【0042】第1のヒータ91の温度制御について説明 する。前述したように、第2の配管62上には、第1の 温度センサ71が設けられている。この第1の温度セン サ71は、蒸発槽1から送出された直後の処理ガスが有 する実際の温度を常時測定しており、その測定結果をT рег, として第1のTC81に出力する。第1のTC81 には、CPU41によって通知された一定温度T。が保 持されている。第1のTC81は、一定温度 T。と実際 の温度Toer,との間の偏差に基づいて、好ましくはPI D動作を実行して、第1のヒータ91の加熱温度を微調 20 整するためのフィードバック制御を実行する。このよう に、第1の配管61を導かれる窒素ガスは、蒸発槽1か ら送出される処理ガスの温度が一定温度T。になるよう に加熱されるため、処理ガスの温度によって決まるIP A蒸気の濃度もまた、オペレータの希望通りに一定濃度 に制御できるようになる。そのため、本基板処理装置で は、従来のように、蒸発槽1に窒素ガスが導入されるこ とによるIPA蒸気の濃度変化が起こりにくくなる。こ れによって、オペレータの希望通りの基板乾燥処理工程 を基板Wに対して施すことができる。

【0043】次に、第2のヒータ92の温度制御につい て説明する。上述した第1の温度センサ71は、Toeto を第2のTC82にも出力する。第2のTC82にも、 前述したように一定温度T。が保持されている。第2の TC82もまた、第1のTC81と同様に、好ましくは PID動作を実行して、第2のヒータ92の加熱温度を 徴調整するためのフィードバック制御を実行する。この ように、蒸発槽1に貯留されている液状のIPAは、蒸 発槽1から送出される処理ガスの温度が一定温度T。に なるように加熱されるため、処理ガスの温度によって決 40 まるIPA蒸気の濃度もまた、オペレータの希望通りに 一定温度に制御できるようになる。これによって、オペ レータの希望通りの基板乾燥処理を基板Wに対して施す ことができる。

【0044】次に、第3のヒータ93の温度制御につい て説明する。前述したように、第2の配管62には、第 2の温度センサ72が設けられている。この第2の温度 センサ72は、希釈された処理ガス(流量Q.....)の 実際の温度を常時測定しており、その測定結果をTozzz として第3のTC83に出力する。第3のTC83に

も、前述したように一定温度T。が保持されている。第 3のTC83は、一定温度T。と実際の温度T。これである。これでは、一定温度T。と実際の温度T。これでは、 間の偏差に基づいて、好ましくは上述のPID動作を実 行して、第3のヒータ93の加熱温度を微調整するため のフィードバック制御を実行する。このように、第3の 配管63を導かれる窒素ガスは、希釈された処理ガスの 温度が一定温度T。 になるように加熱されるため、希釈 された処理ガスの温度低下を招かない。そのため、希釈 された処理ガスの温度によって決まるIPA蒸気の濃度 は、オペレータの希望通りに一定濃度に制御できるよう になる。これによって、オペレータの希望通りの基板乾 燥処理を基板Wに対して施すことができる。

【0045】以上説明したように、このように、本基板 処理装置は、蒸発槽1内に貯留されている液状IPAの 温度に基づいて処理ガス内のIPA蒸気の濃度を制御す るのではなく、第2の配管62を導かれる処理ガス自体 の濃度を測定し、この測定結果に基づいて、第1の配管 6 1 内を導かれる窒素ガスの流量を少なくとも微調整し て処理ガス内のIPA蒸気の濃度を制御している。その ため、本基板処理装置は、基板Wに対してオペレータの 希望通りの基板乾燥処理を施すことができる。また、I PA蒸気の濃度制御において、液状IPAの温度及び第 1の配管61を導かれる窒素ガスは、蒸発槽1から送出 された直後の処理ガスが有する温度に基づいて一定温度 T。にフィードパック制御されている。これによって、 蒸発槽1内の液状IPAの温度は窒素ガスが蒸発槽1内 に導入されても変化しにくく、つまり処理ガス内のIP A蒸気はオペレータの希望通りの濃度を常に有している ため、本基板処理装置は、基板Wに対してオペレータの 希望通りの基板乾燥処理を施すことができる。

【0046】次に、第4のヒータ94の温度制御につい て説明する。前述したように、第2の配管62上には、 第3の温度センサ73が設けられている。この第3の温 度センサ73は、希釈された処理ガス(流量Q....) の実際の温度を常時測定しており、その測定結果をT » ε ፣ » として第4のTC84に出力する。第4のTC84 には、前述したように基板Wに対して供給する処理ガス の温度T...が保持されている。第4のTC84は、所 定温度T... と実際の温度Tperaとの間の偏差に基づい て、好ましくは上述のPID動作を実行して、第4のヒ ータ94の加熱温度を微調整するためのフィードバック 制御を実行する。このように、第4のヒータ94は、吐 出管31の直前において、基板Wに供給される処理ガス が有する実際の温度に基づいてフィードバック制御され る。そのため、当該処理ガスの温度は常に、オペレータ が希望する温度 T... に保たれる。上述した基板乾燥処 理工程においては、処理ガス内のIPA蒸気の濃度だけ でなく、当該処理ガスの温度もまた、基板Wの乾燥時間 に関わってくる。つまり、供給される処理ガスの温度に よって、基板W自体の温度が上昇し、当該基板Wに形成

された細かな溝等に入り込んだ液滴を蒸発させることが 可能となる。これによって、オペレータの期待通りの基 板乾燥処理を基板Wに対してより好適に施すことができ る。

【0047】次に、一連の基板処理工程が終了し、新た な基板処理工程に移行する場合において、本基板処理装 置は、処理ガスの総流量を一定に保ちつつ、処理ガス内 のIPA蒸気の濃度を変更するためには、以下の動作を 実行する。まず最初に、オペレータは、前述したレシピ に従って、新しい3個の制御パラメータ Q_{ionel} 、T ... 及びC,,, を設定する。次に、基板処理装置は、ス タンバイ工程を実行し、薬液処理工程及び基板洗浄処理 工程を必要な回数繰り返し実行した後、基板乾燥処理工 程に移行する。基板乾燥処理工程に移行した時点では、 本基板処理装置のRAM43 (作業領域) には、総流量 $Q_{:\circ,i,j}$ 、温度 T_{***} 及び濃度 $C_{i,j,k}$ が格納されてい る。前述したように、基板処理装置は、まず最初に、流 量Qurci及び流量Qurczを初期設定する。そのため、C PU41は、総流量Q....」と濃度Cirx とをかけ算し て流量Qiraを求める。例えば、オペレータが、今回、 レシピに従って、Q.... を100 [1/min]と、 また濃度C1,, を10%と設定したと仮定すると、流量 Qı, は10 [1/min]となる。

【0048】蒸発槽1内の液状IPAは、一定温度T。 (飽和蒸気圧X。%) になるように加熱されている。こ の時、Queciは、前式 (2) より10 [l/min] と なる。また、Q_{15c2}は、前式(4)より、80[1/m in]となる。基板処理装置の第1のMFC111及び 第2のMFC112は、上述のようにして求めた流量Q мгсı (本実施形態では10 [l/mіn]) 及び流量Q 30 行できる。 »Fc2 (本実施形態では80 [1/min]) が得られる ように内部のコントロールバルブ1111及び1121 を開く。

【0049】このように、本基板処理装置は、蒸発槽1 内に導入する窒素ガスの流量、及び第3の配管63を導 かれる窒素ガスの流量を変更することにより、処理ガス の総流量を一定に保ちつつ、処理ガス内のIPA蒸気の 濃度を変更することができる。このように、本基板処理 装置では、熱容量の大きな液状IPA(蒸発槽1内に貯 留) の温度を変更する必要がない。そのため、本基板処 40 理装置によれば、次の基板処理工程に短時間で容易に移 行できる。

【0050】また同様に、前回の基板処理工程から新た な基板処理工程に移行する場合において、本基板処理装 置は、処理ガス内のIPA蒸気の濃度を一定に保ちつつ 処理ガスの総流量を変更するためには、以下の動作を実 行する。まず最初に、オペレータは、前述したレシピに 従って、新しい3個の制御パラメータ Q_{ioioi} 、 T_{ioi} 及びCıraを設定する。次に、基板処理装置は、スタン

を必要な回数繰り返し実行した後、基板乾燥処理工程に 移行する。この移行時、本基板処理装置のRAM43

(作業領域) には、総流量Q....、、温度T... 及び濃 度Cı,,が格納されている。前述したように、基板処理 装置は、まず最初に、流量Qurc,及び流量Qurc,を初期 設定する。そのため、CPU41は、総流量Q.。.。」と 濃度Cirx とをかけ算して流量Qirx を求める。例え ば、オペレータが、今回、レシピに従って、Q.... を 200 [1/min]と、濃度C_{IPA} を10%と設定し たと仮定する。この仮定に従えば、流量Q_{1PA} は20 [1/min]となる。

【0051】蒸発槽1内の液状IPAは、一定温度 T。 (飽和蒸気圧X。) になるように加熱されている。この 時、Q.,,c.は、前式(2)より20[1/mіn]とな る。また、QxFc2は、前式(4)より、160[1/m in]となる。基板処理装置の第1のMFC111及び 第2のMFC112は、上述のようにして求めた流量Q ufci(本実施形態では20[l/min])及び流量Q wfc2(本実施形態では160 [l/min]) が得られ 20 るように内部のコントロールバルブ1111及び112 1を開く。

【0052】このように、本基板処理装置は、蒸発槽1 内に導入する窒素ガスの流量、及び第3の配管63を導 かれる窒素ガスの流量を変更することにより、処理ガス 内のIPA蒸気の濃度を一定に保ちつつ処理ガスの総流 量を変更することができる。このように、本基板処理装 置では、熱容量の大きな液状IPA(蒸発槽1内に貯 留) の温度を変更する必要がない。そのため、本基板処 理装置によれば、次の基板処理工程に短時間で容易に移

【0053】なお、上述した基板処理装置では、第1の 温度センサ71がその検出結果T_{DE71}を第1及び第2の TC81及び82に出力するようにし、第1及び第2の TC81及び82はTը に基づいて、第1及び第2の ヒータ91及び92の加熱温度をフィードバック制御し ていた。しかしながら、基板処理装置は、第1及び第2 のヒータ91及び92の加熱温度をフィードバック制御 するために、第1の温度センサ71に代えて、濃度検出 センサを用いてもよい。この濃度検出センサは、蒸発槽 1から送出された処理ガス内に含まれる I P A の実際の 濃度を測定する。前述したように、蒸発槽 1 から送出さ れた直後の処理ガスは飽和蒸気であるため、IPA蒸気 の濃度を測定できれば、当該処理ガスの温度は一義的に 求められる。したがって、第1及び第2のTC81及び 82は、この濃度検出センサの測定結果に基づいて、第 1及び第2のヒータ91及び92の加熱温度をフィード バック制御することもできる。

【0054】また、上述した基板処理装置では、第2の 温度センサ72がその検出結果T。ェェュを第3のTC83 バイ工程を実行し、薬液処理工程及び基板洗浄処理工程 50 に出力するようにし、第3のTC83はT_{0 872}に基づい

て、第3のヒータ93の加熱温度をフィードバック制御していた。しかしながら、基板処理装置は、このようなフィードバック制御のために、第3の温度センサ73に代えて、濃度検出センサを用いてもよい。この濃度検出センサは、前述の希釈された処理ガス内に含まれるIPAの濃度を測定できれば、一定温度T。は一義的に求められる。したがって、第3のTC83は、この濃度検出センサの測定結果に基づいて、第3のヒータ93の加熱温度をフィードバック制御することもできる。なお、第3の10温度センサ73に代えて濃度検出センサを用いる場合には、当該濃度検出センサの測定結果を中央演算処理部4に出力することができるので、濃度検出センサ101は特に必要とされない。

【0055】また、上述した基板処理装置は、濃度検出 センサ101がその測定結果Coefを中央演算処理部4 に出力するようにし、中央演算処理部4はCoer に基づ いて、少なくとも第1のMFC111の流量をフィード バック制御するようにしていた。しかしながら、中央演 算処理部4は、少なくとも第1のMFC111の流量を 20 フィードバック制御するために、濃度検出センサ101 の検出結果Coerではなく、第1の温度センサ71又は 第2の温度センサ72の測定結果Tperl又はTper2を用 いてもよい。上述したように、第1の温度センサ71及 び第2の温度センサ72は、一定温度(上述の実施形態 ではT。) に制御された処理ガスの温度を測定する。上 述からも明らかな通り、一定温度(T。)を測定できれ ば、第2の配管62を導かれる処理ガス内に含まれる I PAの濃度は一義的に求められる。したがって、中央演 算処理部4は、この第1の温度センサ71又は第2の温 30 度センサ72の測定結果に基づいて、少なくとも第1の MFC111の流量Queciをフィードバック制御するこ ともできる。

【0056】また、上述した基板処理装置は、第3の温度センサ73がその測定結果Tpersを第4のTC84に出力するようにし、第4のTC84はTpersに基づいて、第3のヒータ93の加熱温度をフィードバック制御

していた。しかしながら、基板処理装置は、このようなフィードバック制御のために、第3の温度センサ73の測定結果Tpersに代えて、第2の温度センサ72の測定結果Tpersを用いてもよい。このように測定結果Tpersを用いることができるのは、第2の温度センサ72及び第3の温度センサ73は両方とも、第2の配管62内を導かれかつ希釈された処理ガスの温度を求めているからである。

【0057】なお、上述の実施形態では、IPA蒸気に関して具体的に説明した。しかしながら、半導体デバイス等の各製造工程では、IPA蒸気だけでなく有機溶剤蒸気や水蒸気等もまた処理蒸気として用いられる。これら処理蒸気もまたキャリアガスと混合された上で用いられる場合が多く、当該処理蒸気の濃度もまた正確に制御される必要がある。本基板処理装置は、これらの処理蒸気に関しても適用することができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の一実施形態に係る基板処理装置の構成を示す図である。

20 【図2】図1に示す中央演算処理部4の内部の詳細な構成を示す図である。

【図3】図2に示すテーブル422を示す図である。

【図4】従来の基板処理装置における供給機構の構成を 示す図である。

【符号の説明】

1…蒸発槽

3 1 …吐出管

4…中央演算処理部

61…第1の配管

) 62…第2の配管

63…第3の配管

71~74…第1~第4の温度センサ

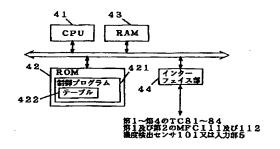
81~84…第1~第4のTC

91~94…第1~第4のヒータ

101…濃度検出センサ

111,112…第1,第2のMFC

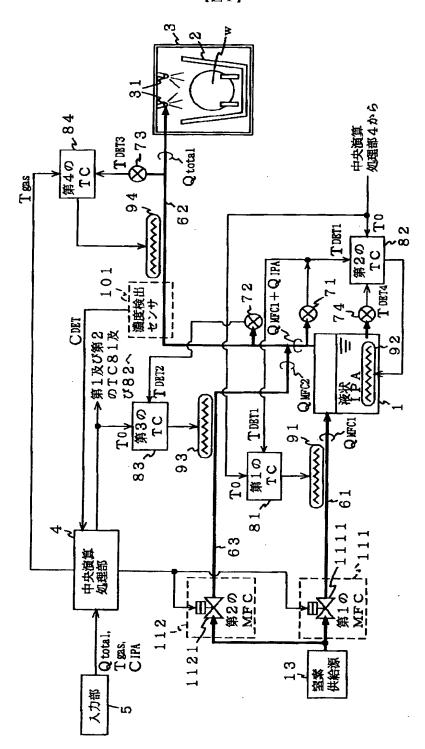
【図2】



【図3】

422	
飽和蒸気圧X0	温度T0
:	÷
50%	768
:	:

【図1】



[図4]

